PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

09-314131

(43)Date of publication of application: 09.12.1997

(51)Int.Cl.

CO2F 1/28 B01J 20/20 C₀₂F

(21)Application number: 08-140345

03.06.1996

(71)Applicant: TAKEDA CHEM IND LTD

(72)Inventor: FUKUNAGA TETSUYA

YANAGI JUICHI

(54) MATERIAL FOR WATER PURIFICATION

(57)Abstract:

(22)Date of filing:

PROBLEM TO BE SOLVED: To obtain active carbon by chemical activation which has a good residual chlorine removing property by a method in which a mixture of an active carbon raw material and an activation chemical is reacted, and the reaction product is molded, burned, washed, and heat-treated in inactive gas not containing oxygen.

SOLUTION: Wood powder as an active carbon raw material and a 75wt.% zinc chloride aqueous solution as an activation chemical is mixed in a paddle mixer, and the mixture is reacted at about 180° C for about 5min. The reaction product is introduced to an extruder and pelletized at about 160° C. The pellets are burned at about 650° C for about 60min, and the product, after being washed with hydrochloric acid, is washed with hot water to remove zinc chloride. Chemically activated molded active carbon obtained by drying is heated in nitrogen. In the heat treatment, the temperature is elevated to a room temperature of about 800° C at a speed of about 10° C/min, and the product is kept at that temperature for about 30 min in inactive gas not containing oxygen.

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

22.01.2003

[Date of sending the examiner's decision of

rejection

[Kind of final disposal of application other than

the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

3695845

[Date of registration]

08.07.2005

[Number of appeal against examiner's decision

of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's

decision of rejection]

[Date of extinction of right]

(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平9-314131

(43)公開日 平成9年(1997)12月9日

(51) Int.Cl. ⁶		識別記号	庁内整理番号	FI			-	
C 0 2 F	1/28			C 0 2 1	F 1/28		D	
B01J	20/20			B01.	J 20/20		D	
C 0 1 B	31/12			C011	31/12			
C 0 2 F	1/50	5 1 0		C 0 2 1	7 1/50		510A	
		5 2 0					5 2 0 A	
			審査請求	未請求 菌	背求項の数 5	OL		最終頁に続く
(21)出願番号	₱	特顧平8-140345		(71)出	漢人 00000	2934		
					武田	業工品	株式会社	
22)出顧日		平成8年(1996)6)	月3日		大阪	大阪市	中央区道修町	四丁目1番1号
				(72)発明	明者 福永	哲也		
		•			大阪和	松原市	上田6丁目1	路23号
				(72)発明	用者 柳 秀	} —		
					兵庫県	川辺郡	猪名川町若葉	2-50 B-
					809			
		•		(74)代理	■人 弁理士	野河	信太郎	
				İ			•	
				,				
			·	ļ				

(54) 【発明の名称】 浄水用材

(57)【要約】

【課題】 残留塩素の除去に優れた成型活性炭を薬品賦活法により製造する浄水用材を提供する。

【解決手段】 薬品賦活しうる活性炭原料と賦活薬品との混合物を常法により反応させてえられる反応物を成型し、次いで焼成、洗浄した後、実質的に酸素を含まない不活性ガス中で熱処理して得られた活性炭からなる浄水用材。

【特許請求の範囲】

【請求項1】 薬品賦活しうる活性炭原料と賦活薬品と の混合物を常法により反応させて得られる反応物を成型 し、次いで焼成し、洗浄した後、実質的に酸素を含まな い不活性ガス中で熱処理して得られた活性炭からなる浄 水用材。

1

【請求項2】 薬品賦活しうる活性炭原料と賦活薬品と の混合比が、乾燥固形物重量で1/1~1/2.5であ る請求項1記載の浄水用材。

【請求項3】 不活性ガス中での熱処理温度が、400 10 ~1200℃である請求項1又は2記載の浄水用材。

【請求項4】 賦活成分が、塩化亜鉛、塩化カルシウム 又はリン酸である請求項1~3のいずれかに記載の浄水 用材。

【請求項5】 活性炭が、銀添着されている請求項]~ 4のいずれかに記載の浄水用材。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】との発明は、浄水用材に関 し、より詳細には、残留塩素の除去に有効な浄水用材に 20 関する。

[0002]

【従来の技術】水道水は、殺菌目的で使用された塩素の 影響により、臭味を呈したり、フミン質等の天然有機物 と反応して発ガン性物質のトリハロメタン類を生成した りすることがある。これらの除去手段として、従来から 吸着力が優れた活性炭を用いた浄水器が使用されてい る。一般に、活性炭は、賦活方法により薬品賦活炭とガ ス賦活炭に分類され、薬品賦活では主に塩化亜鉛やリン 酸が用いられているが、そのほとんどは粉末炭である (以後、塩化亜鉛賦活、リン酸賦活等を総称して「薬品 賦活」と記す)。ガス賦活では圧倒的に水蒸気賦活が多 く、形状も多様で粉末状、破砕状、顆粒状、球状、円柱 状. 粒状又は繊維状などがある。近年は浄水器の小型 化、高性能化に伴い、ヨウ素吸着性能、メチレンブルー 吸着性能などの優れた髙表面積を有する活性炭が望まれ ているため、一般的な水蒸気賦活法では時間や温度をか けて髙賦活化が進んでいる一方、炭素原料を水酸化アル カリで賦活して得られる活性炭も製造されている。

【発明が解決しようとする課題】しかし、上記に示した 水蒸気賦活法を用いて製造された活性炭は、賦活収率が 非常に低いなどの要因から、安価に得ることができない のが現状である。また、水道水中には、残留塩素、トリ ハロメタンのほか、農薬等の有害物等分子径や化学的性 質が異なる被吸着物が混在している場合があり、これら の被吸着物の多様化により、浄水用材となる活性炭の吸 着に影響を及ぼす細孔構造の厳密な制御が必要となって きている。

性炭原料に対する賦活薬品の割合を変えることにより容 易に細孔を制御できるという利点があるが、蛇口直結型 の浄水器などに使用する場合には、活性炭にかかる圧損 失が大きくなるような形状は好ましくなく、また、微粉 の発生を抑制する観点からも粉末炭や強度の劣る形状は 好ましくない。つまり、一般に粉末炭として製造される 薬品賦活炭は、物理的性状からとのような浄水器用途に は望ましくないといえる。ただし、本願出願人は、先に 特開平7-138010号公報において、物理的強度の 点で十分に満足できる薬品賦活成型活性炭を開示してい るが、物理的強度及び残留塩素除去能の両方において十 分に満足できる薬品賦活成型活性炭を大量かつ容易に供 給することができないのが現状である。

[0005]

【課題を解決するための手段】との発明によれば、薬品 賦活しうる活性炭原料と賦活薬品との混合物を常法によ り反応させて得られる反応物を成型し、次いで焼成し、 **洗浄した後、実質的に酸素を含まない不活性ガス中で熱** 処理して得られた活性炭からなる浄水用材が提供され

[0006]

【発明の実施の形態】との発明の浄水用材を構成する活 性炭は、薬品賦活法によって製造されるものであり、薬 品賦活しうる活性炭原料が用いられる。その例としては セルロース質 (たとえば木屑、椰子殻) や澱粉質 (例え ばトウモロコシ、キビ、アワ、ヒエなどの穀物類) が挙 げられる。これらの中で、椰子殼、木屑などのセルロー ス質のものが好ましい。

【0007】本発明において用いられる賦活薬品は、賦 30 活成分が60重量%程度以上であるものが好ましく、よ り好ましくは65重量%程度以上であり、さらに好まし くは75重量%以上であるものである。 賦活薬品中の水 分含量は、25重量%程度以下のものが好ましく、より 好ましくは20重量%程度以下、さらに好ましくは15 重量%程度以下である。水分含量が25重量%程度以上 の賦活薬品水溶液を用いると、反応させるのに時間を要 するので好ましくない。また賦活成分含量が少なすぎる と賦活効果が十分でない。ととで、60重量%程度以上 の高濃度の賦活成分を含有し、かつ水分含量が25重量 40 %程度以下の賦活薬品は、例えば、特開平5-1630 20号公報に記載の方法により、50重量%程度の低濃 度賦活薬品水溶液を、減圧下、熱交換器等により水分除 去し、濃縮することによって得ることができる。上記賦 活薬品に含まれる賦活成分としては、リン酸、塩化亜 鉛、塩化カルシウムなどの一般の賦活成分を挙げること ができ、塩化亜鉛、リン酸が好ましく、塩化亜鉛がさら に好ましい。また、賦活成分以外に、例えば、塩化ナト リウム、塩化カリウム、塩化マグネシウム、塩化カルシ ウム、塩化第二鉄等の夾雑物を含んでいてもよい。これ 【0004】とれに対して、薬品賦活炭の場合には、活 50 らの夾雑物の含有量は、賦活成分の濃度及び水分含量が

上記の範囲内であれば、特に限定されるものではない。 $\{0008\}$ 活性炭原料と賦活薬品における賦活成分との混合比は、乾燥固形物重量で $1/1\sim1/2.5$ 、好ましくは $1/1\sim1/2$ である。

【0009】活性炭原料と賦活薬品の混合物は、常法により反応させる。ここで反応とは、活性炭原料を賦活薬品の作用で、分解、脱水させて黒色の物質を作ることをいう。反応の温度としては、水分を除去できる温度、つまり90℃程度以上が必要であり、温度を上げれば反応が早くなるが、180℃程度以上にすると、反応が進み 10すぎて、後工程における成型が困難になる。従って、90~180℃程度が好ましいが、より好ましくは140~170℃程度の温度範囲である。

【0010】との発明における上記混合物の反応は、反 応終点が重要であり、成型するために最適な状態まで反 応を進めることが必要である。反応終点は、反応物の重 量を反応前の乾燥重量(活性炭原料乾燥重量+賦活薬品 乾燥重量)に対する重量と比較することによって、決定 することができる。つまり、反応物の重量が、反応前の 乾燥重量に対して、90~115重量%になった時点で 20 成型に付すのが望ましい。ここで反応物とは、水を含め て反応系に存在する物の総量を意味する。すなわち、活 性炭原料は、反応に付すと黒くなると同時に、タール質 を生成する。このタール質が、成型時及びその後工程の 焼成時のバインダーとなって作用すると考えられる。よ って、あまり反応を進め過ぎるとこのタール質がなくな り、成型が困難になるとともに、焼成後の製品の硬度が なくなり、緻密な成型活性炭ができない。一方、反応を あまり手前で止めると、残留水分が多くて成型時粒子間 に水分が存在することとなり、焼成後の製品の充填密度 30 が低く、緻密な成型活性炭ができない。

【0011】上記反応は、後の工程である成型工程まで連続的に行うことができるように、連続ニーダー及び連続押出成型機を用いることが好ましい。例えば、内部にパドル及びスクリュー、外周にジャケット加熱器を具備した連続ニーダーを用いることが好ましい。この装置を用いることにより、反応時間、すなわち装置内での滞留時間を、パドル及びスクリューの回転数により調節することで、また加熱温度を調節することで最適な反応物を得ることができる。

【0012】次いで、上記で得られた反応物を成型する。この際、反応物温度が90~180℃となるように加温するとともに、脱気しながら緻密に成型することが好ましい。これにより、上記反応で生成したタール質を溶融させて粒子間にパインダーとして残し、緻密な成型物を得ることができる。反応物温度を90℃未満で成型すると、タール質が溶融しないことにより粒子間にタール質が広がらず、成型が困難となるとともに、焼成後の製品が粉化しやすくなる。一方、反応物温度を180℃以上にすると、成型時に反応物中の液成分(タール質と

水分)と固形成分との分離が起こり、成型が困難になる。成型物の形状は、錠剤状、板状、ベレット状、ブリケット状、フレーク状など自由に選ぶことができる。また成型物を所望の大きさに破砕した破砕形状でもよい。成型方法としては、例えば、プレス成型、押出成型等が挙げられるが、押出成型が好ましい。

【0013】続いて、上記で得られた成型物を焼成し、洗浄する。との際の焼成及び洗浄の方法は、薬品賦活炭の一般的製造に用いられる方法が適用される。たとえば、ロータリーキルン内において、500~700℃程度の温度にて、10分~1時間程度焼成することにより薬品賦活を行う方法が挙げられる。また、洗浄は、賦活薬品を除去するために行うものであり、賦活薬品として、例えばリン酸、塩化亜鉛、塩化カルシウム等を用いた場合には、温水又は冷水等で洗浄することが好ましく、また、この洗浄の前に、任意に塩酸、硫酸、ホウ酸等の酸性溶液で洗浄してもよい。なお、洗浄に続いて、乾燥に付してもよい。

【0014】との発明において製造される成型活性炭は特開平2-167809号公報又は特開平7-138010号公報に記載の方法で得られるものと同様である。 【0015】とのようにして得られた薬品賦活成型活性炭は、さらに表面改質を目的として実質的に酸素を含まない不活性ガス中で熱処理される。とこで用いる実質的に酸素を含まない不活性ガスは、例えば、ヘリウム、キセノン、ネオン、アルゴン、窒素、一酸化炭素、二酸化炭素、燃焼排ガス等、活性炭と熱処理中に接触しても化学変化を起こさない性質を有するガスを意味する。熱処理は、200~1200℃、5分~20時間、好ましくは400~1200℃、10分~10時間、より好ましく500~700℃、20分~5時間程度である。

【0016】上記により製造された活性炭は、1000

m'/g以上、好ましくは1200m'/g以上、より 好ましくは1500m゚/g以上の比表面積を有してい る。ととで述べる比表面積は、-195℃の液体窒素沸 点において窒素ガスを吸着させ、相対圧0.02~0. 1の範囲で圧力と吸着量の関係を求め、B. E. T. 理 論に基づき算出したものであり、測定には、例えばAS AP2400 (Micromeritics社)等の自動表面積測定 40 装置を用いることができる。また、上記比表面積は充填 密度との関係においても限定される。すなわち上記比表 面積と充填密度との積が、一般に250m'/m]以 上、好ましくは300㎡/m1以上、より好ましくは 500m²/ml以上である。この発明の活性炭におい て、充填密度とはJIS法(JIS K 1474)に よる粒度が0.355~0.150mmの活性炭を、J JS法(JJS K 1474)に準じて測定されたも のをいう。

製品が粉化しやすくなる。一方、反応物温度を180℃ 【0017】また、本発明の活性炭は、銀添着されてい 以上にすると、成型時に反応物中の液成分(タール質と 50 てもよい。銀添着活性炭を製造する方法は、例えば特開

昭59-193134号公報に記載の方法で製造すると とができる。具体的には、銀及び又は無機の銀化合物 と、水難溶性のカルシウム、マグネシウム、アルミニウ ムの酸化物、水酸化物又は酸素塩酸、もしくは水溶性ア ルカリ土類金属塩とを活性炭に添着させて製造すること ができる。ととで、銀としては、金属銀、コロイダル 銀、銀イオン等、無機の銀化合物としては、塩化銀、臭 化銀、ヨウ化銀等のハロゲン化銀、硝酸銀、硫酸銀、リ ン酸銀、硫化銀、塩素酸銀、ケイ酸銀等が挙げられる。 また、水難溶性のカルシウム、マグネシウム、アルミニ 10 ウムの酸化物、水酸化物又は酸素塩酸としては、ブルー サイト、マナサイト、ハイドロタルサイト、アルナイ ト、カルサイト、マグネサイト、ドロマイト、アパタイ ト、トパモライト、ゾーノトライト等が挙げられる。ま た、水溶性アルカリ土類金属塩としては、硝酸マグネシ ウム、硝酸カルシウム、硝酸バリウム、硫酸マグネシウ ム等が挙げられる。銀及び又は無機の銀化合物、任意に 水難溶性のカルシウム、マグネシウム、アルミニウムの 酸化物、水酸化物又は酸素塩酸、もしくは水溶性アルカ リ土類金属塩を水又は有機溶媒に溶解又は懸濁して、と 20 れに上記で得られた活性炭を浸漬するか又は散布するか 等により活性炭に含浸させ、その後乾燥し、必要により

【0018】この発明の浄水用材は、薬品賦活法で製造 された活性炭である。薬品賦活法では主として薬品によ り原料中の水素と酸素とを水として除く機構で賦活が進 行する。とれに対し、ガス賦活法では、水蒸気等の賦活 ガスで原料の炭素基質をガス化させる機構で賦活が進行 する。従って、本発明で得られる薬品賦活成型活性炭は ガス賦活活性炭に比べ収率が高く、浄水用材に必要な緻 30 密で強固な性状を備えている。一般に浄水器においては 活性炭と水との接触時間が短いため、水の細孔内移動速 度が脱塩素性能に大きく関与する。本発明による浄水用 材は、ガス賦活活性炭と比較して大きい細孔を多く有す ることから水との接触効率がよく、接触時間が特に短い 小型浄水器用途においても脱塩素性能を十分に得ること*

さらに焼成して製造することができる。

*ができる。

【0019】また、浄水器内で菌が繁殖し衛生的見地か ら問題となる場合があるが、活性炭に、銀又は銀化合物 が添着され、さらに無機成分が共存することによって、 浄水器内の菌の繁殖を抑制することができる。

[0020]

【実施例】以下、実施例によりこの発明を詳細に説明す るが、この発明はこれに限定されるものではない。 【0021】実施例1

活性炭原料として木粉と、賦活薬品として75重量%の 塩化亜鉛水溶液とを、乾燥固形物重量比として1/0. 6~1/3.0までの各割合で連続式にパドルミキサー 内に導入し、混合した。との混合物をジャケット加熱式 連続ニーダーにて、成型に適した反応度合いになるよう に180℃程度の温度で、5分間程度反応させた。さら に、この反応物を連続押し出し成型機に導入し、反応物 の温度を160℃程度で、ペレット状に成型した。続い て、得られた成形品を650℃程度で60分間焼成し、 焼成品を塩酸で洗浄した後、温水で洗浄することによ り、塩化亜鉛を除去した。

【0022】その後、乾燥して得られた薬品賦活成型活 性炭を窒素雰囲気下で室温から800°C程度まで約10 ℃/分で昇温し、さらに800℃程度で約30分間熱処 理した。この熱処理品を窒素ガス中で室温まで冷却し、 0.355~0.150mmに粒度を調整した。また、 比較のため、市販の浄水用活性炭(ヤシ殼水蒸気賦活破 砕炭)を同様の粒度調整した。さらに、市販の薬品賦活 顆粒炭を同様に熱処理するとともに、同様の粒度に調整 した。得られたこれらの活性炭を50m1のカラムに充 填し、25℃、2.0±0.2ppm残留塩素含有水を SV1800/時間で通水し、〇-トリジン法により残 留塩素濃度を測定した。なお、除去率80%に低下した 時点の通水量を残留塩素除去能力として測定した。その 結果を表1に示す。

[0023]

【表】】

	乾燥木粉/塩化亜鉛	一种 一		比表	面板	通水量	備考
	混合比	C	g/ml	m²/g	nº/nl	l/nl	
比較例 1	1/0.60	800	0.53	1102	584	18.7	
実施列1	1/1.00	800	0.42	1296	540	30.3	
実施例2	1/1.50	8 0.0	0.36	1449	525	34.1	
実施例3	1/1.75	800	0.38	1334	507	29.1	
実施例4	1/2.00	800	0.29	1278	364	23.3	
实施例 5	1/2.50	800	0.22	1464	328	22.2	•
比較例2	1/3.00	800	0.21	1394	286	19.7	
比較例3			0.51	1043	534	19:5	浄水用活性炭
比較例4		800	0.22	1298	279	18.7	來品歐活顆粒

【0024】また、乾燥木粉と塩化亜鉛比とを1/1. 5の混合割合で反応させ、上記と同様の方法により得ら れた薬品賦活成型活性炭を同様の条件下で、種々の温度 50 【0025】

で熱処理を施し、残留塩素除去能力を測定した。その結 果を表2に示す。

【表2】

	乾燥木粉/塩化亜鉛	熱処理温度	充填密度	比表	面積	通水量
	混合比	°C	g/ml	m²/g	n²/nl	l/ml
比較例 5	1/1.50		0.35	1664	574	5. 0
比較例6	1/1.50	300	0.35	1657	573	14.6
実施例 6	1/1.50	400	0.35	1595	550	28.6
実施例7	1/1.50	500	0.35	1583	548	33.8
実施例8	1/1.50	600	0.35	1581	550	39.9
実施例9	1/1.50	700	0.35	1576	548	36.9
実施例2	1/1.50	800	0.36	1449	525	34.1
実施例1	1/1.50	1200	0.39	1343	524	29.8

【0026】実施例2

乾燥木粉と塩化亜鉛比とを1/1.5の混合割合で反応 させ、上記と同様の方法により得られた薬品賦活成型活 性炭を同様の条件下で、800℃、30分間熱処理して 活性炭Aを得た。この活性炭A100gに、硝酸銀0. 157g (銀換算0. 1g)を50mlの水に溶解した 水溶液を均一に散布した後、水洗、乾燥して銀添着活性 て骨炭O.5gとを混合して銀添着活性炭Bを得た。ま た、比較例として市販の活性炭(ヤシ殼水蒸気賦活破砕 炭)を上記と同様に製造して銀添着活性炭Cを得た。 <銀溶出量の測定>200mlの三角フラスコに浄水用

材を2.0g入れ、これに蒸留水100m1を加え、2*

7

*5℃で一昼夜放置後濾過し、ICP発光分析装置にて銀 濃度を測定した(表3)。

<滞留水中における抗菌作用>滅菌広口試薬瓶(240 m 1 容) に水道水 1 0 0 m 1 及び浄水用材 5.5 g を添 加した。これに試験菌溶液(Pseudomonas aeruginosa I FO3080及びEscherichia coli IFO3044 5. 0×10' cell/ml を含有)を0.5 ml注入し、25 Cの恒温器 炭を得た。さらにこの銀添着活性炭5gと無機成分とし 20 内に24時間放置し、上澄み液の生菌数を混釈平板培養 法(標準寒天培地35℃、48時間)で測定した。その 結果を表3に示す。

> [0027] 【表3】

	銀溶出量 ppb	生函数 cell/ml	通水費 l/al	
活性炭A		6. 0×10 ³	34. 1	_
銀透着活性炭B	1 0以下	0	32.5	
銀滤着活性於C	10以下	0	18.9	٠

[0028]

【発明の効果】との発明によれば、物理的強度の点から も満足することができ、かつ残留塩素除去性能に優れた※ ※薬品賦活による活性炭を提供することができることとな る。

フロントページの続き

(51)Int.Cl. ⁶		識別記号	庁内整理番号	FI			技術表示箇所
C 0 2 F	1/50	5 3 1	٠	C 0 2 F	1/50	531E	
		5 4 0				540F	
		560				560B	
	1/58				1/58	L	